

PRODUCTION OF LOW ALPHA-OLEFIN POLYMER

Publication number: JP8283332

Publication date: 1996-10-29

Inventor: ARAKI YOSHITAKE; NAKAMURA HIROFUMI;
ISHIKAWA KYO; TSUBOI AKIO

Applicant: MITSUBISHI CHEM CORP

Classification:

- international: C08F2/06; C08F2/04; C08F4/60; C08F4/69; C08F6/06;
C08F6/08; C08F10/00; C08F2/04; C08F4/00; C08F6/00;
C08F10/00; (IPC1-7): C08F4/69; C08F2/06; C08F6/06;
C08F6/08; C08F10/00

- European:

Application number: JP19950092604 19950418

Priority number(s): JP19950092604 19950418

[Report a data error here](#)

Abstract of JP8283332

PURPOSE: To obtain an improved process for producing a low α-olefin polymer in the presence of a chromium catalyst, the process having been improved so that a by-product polymer and the catalyst component can be efficiently removed, enabling the low α-olefin polymer to be produced industrially advantageously. CONSTITUTION: A low polymn. of an α-olefin is conducted in a solvent in the presence of a catalyst system at least comprising a chromium compd., at least one compd. selected from among an amine, an amide, and an imide, and an alkylaluminum compd. Then, after a by-product polymer is precipitated, separated, and removed from the reaction soln, the catalyst component is condensed and separated at the step of separation by distillation.

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide

(19)日本国特許庁 (JP) (12) 公開特許公報 (A) (11)特許出願公開番号
 特開平8-283332
 (43)公開日 平成8年(1996)10月29日

(51)Int.Cl. ⁶	識別記号	序内整理番号	F I	技術表示箇所
C 0 8 F	M F G	C 0 8 F	4/69	M F G
4/69			2/06	MAW
2/06			6/06	M F L
6/06			6/08	M F M
6/08			10/00	
10/00				
				審査請求 未請求 請求項の数5 O L (全 8 頁)

(21)出願番号	特願平7-92604	(71)出願人	000005968 三菱化学株式会社 東京都千代田区丸の内二丁目5番2号
(22)出願日	平成7年(1995)4月18日	(72)発明者	荒木 良剛 岡山県倉敷市漸通三丁目10番地 三菱化学 株式会社水島開発研究所内
		(72)発明者	中村 宏文 岡山県倉敷市漸通三丁目10番地 三菱化学 株式会社水島開発研究所内
		(72)発明者	石川 燐 岡山県倉敷市漸通三丁目10番地 三菱化学 株式会社水島事業所内
		(74)代理人	弁理士 長谷川 曜司
			最終頁に続く

(54)【発明の名称】 α -オレフイン低重合体の製造方法

(57)【要約】

【目的】 クロム系触媒を使用した α -オレフイン低重合体の製造方法であって、コンパクト化されたプロセスにより副生ポリマーと触媒成分を効率的に分離し得る様に改良された α -オレフイン低重合体の工業的に有利な製造方法を提供する。

【構成】 少なくとも、クロム化合物 (a)、アミン、アミド及びイミドの群から選ばれる1種以上の化合物 (b)、アルキルアルミニウム化合物 (c) の組み合わせから成る触媒系を使用し、溶媒中で α -オレフインの低重合を行い、反応液から副生ポリマーを析出させて分離除去した後、蒸留分離操作において触媒成分を濃縮分離する。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 クロム系触媒を使用した α -オレフイン低重合体の製造方法において、クロム系触媒として、少なくとも、クロム化合物(a)、アミン、アミド及びイミドの群から選ばれる1種以上の化合物(b)、アルキルアルミニウム化合物(c)の組み合わせから成る触媒系を使用し、溶媒中で α -オレフインの低重合を行い、反応液から副生ポリマーを析出させて分離除去した後、蒸留分離操作において触媒成分を濃縮分離することを特徴とする α -オレフイン低重合体の製造方法。

【請求項2】 クロム系触媒が、クロム化合物(a)、アミン、アミド及びイミドの群から選ばれる1種以上の化合物(b)、アルキルアルミニウム化合物(c)及びハロゲン含有化合物(d)の組み合わせから成る請求項1に記載の α -オレフイン低重合体の製造方法。

【請求項3】 触媒成分のモル比(a):(b):(c):(d)が1:0.1~10:1~100:0.1~2.0である請求項2に記載の α -オレフイン低重合体の製造方法。

【請求項4】 クロム化合物(a)とアルキルアルミニウム化合物(c)とが予め接触しない態様で α -オレフインとクロム系触媒とを接触させて α -オレフインの低重合を行う請求項1~3の何れかに記載の α -オレフイン低重合体の製造方法。

【請求項5】 α -オレフインがエチレンであり、 α -オレフイン低重合体が主として1-ヘキセンであり、そして、反応後、脱エチレンを行い、次いで、反応液から副生ポリマーを析出させて分離除去した後、反応液から溶媒を蒸留分離と共に、触媒成分を濃縮分離する請求項1~4の何れかに記載の α -オレフイン低重合体の製造方法。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【産業上の利用分野】 本発明は、 α -オレフイン低重合体の製造方法に関するものであり、詳しくは、特に、エチレンから1-ヘキセンを主体とした α -オレフイン低重合体を高収率かつ高選択性で製造することができる工業的有利な α -オレフイン低重合体の製造方法に関するものである。

【0002】

【従来の技術】 従来から、エチレン等の α -オレフインの低重合方法として、特定のクロム化合物と特定の有機アルミニウム化合物の組み合わせから成るクロム系触媒を使用する方法が知られている。例えば、特公昭43-18707号公報には、クロムを含むVIB族の遷移金属化合物とポリヒドロカルビルアルミニウムオキシドから成る触媒系により、エチレンから1-ヘキセンを得る方法が記載されている。

【0003】 また、特開平3-128904号公報には、クロム-ビロリ結合を有するクロム含有化合物と

金属アルキル又はルイス酸とを予め反応させて得られた触媒を使用して α -オレフインを三量化する方法が記載されている。

【0004】

【発明が解決しようとする課題】 ところで、上記の何れの方法によても、ポリマーの副生は避けられず、特に、 α -オレフイン低重合体の工業的製造方法においては、副生ポリマーを如何にして分離するかが重要な課題である。また触媒分離によって、 α -オレフイン低重合体の高純度化を図ることは各種の成分の用途において重要である。本発明は、斯かる実情に鑑みされたものであり、その目的は、クロム系触媒を使用した α -オレフイン低重合体の製造方法であって、コンパクト化されたプロセスにより副生ポリマーおよび触媒成分を効率的に分離し得る様に改良された α -オレフイン低重合体の工業的に有利な製造方法を提供することにある。

【0005】

【課題を解決するための手段】 すなわち、本発明の要旨は、クロム系触媒を使用した α -オレフイン低重合体の製造方法において、クロム系触媒として、少なくとも、クロム化合物(a)、アミン、アミド及びイミドの群から選ばれる1種以上の化合物(b)、アルキルアルミニウム化合物(c)の組み合わせから成る触媒系を使用し、溶媒中で α -オレフインの低重合を行い、反応液から副生ポリマーを析出させて分離除去した後、蒸留分離操作において触媒成分を濃縮分離することを特徴とする α -オレフイン低重合体の製造方法、に存する。

【0006】 以下、本発明を詳細に説明する。本発明においては、クロム系触媒として、少なくとも、クロム化合物(a)、アミン、アミド及びイミドの群から選ばれる1種以上の化合物(b)及びアルキルアルミニウム化合物(c)の組み合わせから成る触媒系を使用する。そして、好ましい態様として、クロム化合物(a)、アミン、アミド及びイミドの群から選ばれる1種以上の化合物(b)、アルキルアルミニウム化合物(c)及びハロゲン含有化合物(d)の組み合わせから成る触媒系を使用する。

【0007】 本発明で使用するクロム化合物は、一般式C_nR_mX_nで表される。但し、一般式中、Xは、任意の有

機基または無機の基もしくは陰性原子、nは1~6の整数を表し、そして、nが2以上の場合、Xは同一または相互に異なっていてもよい。クロムの係数は0~6倍であり、上記の式中のnとしては2以上が好ましい。

【0008】 有機基としては、炭素数が通常1~30の各種の基が挙げられる。具体的には、炭化水素基、カルボニル基、アルコキシ基、カルボキシル基、 β -ジケトナート基、 β -ケトカルボキシル基、 β -ケトエステル基およびアミド基などが例示される。炭化水素基としては、アルキル基、シクロアルキル基、アリール基、アルキルアリール基、アラルキル基、シクロベンタジエニル

3

基など等が挙げられる。無機の基としては、硝酸基、硫酸基などのクロム塩形成基が挙げられ、陰性原子としては、酸素、ハロゲン等が挙げられる。

【0009】好ましいクロム化合物は、クロムのアルコキシ塩、カルボキシル、 β -ジケトナート塩、 β -ケトエステルのアニオンとの塩、または、クロムハロゲン化物であり、具体的には、クロム(IV)-1-ブロトキド、クロム(II)アセチラセトナート、クロム(III)トリフルオロアセチラセトナート、クロム(II)ヘキサフルオロアセチラセトナート、クロム(III)ア(2,2,6,6-テトラメチル-3,5-ペブタジオナート)、Cr($\text{PhCOCH}_2\text{COOPh}$)₃(但し、ここでPhはフェニル基を示す)、クロム(II)アセテート、クロム(II)アセテート、クロム(III)-2-エチルヘキサノエート、クロム(II)ベンゾエート、クロム(III)ナフチネート、Cr($\text{CH}_3\text{COCH}_2\text{COOCH}_3$)₃、塩化第一クロム、塩化第二クロム、臭化第一クロム、臭化第二クロム、ヨウ化第一クロム、ヨウ化第二クロム、フッ化第一クロム、フッ化第二クロム等が挙げられる。

【0010】また、上記のクロム化合物と電子供与体から成る錯体も好適に使用することが出来る。電子供与体としては、空素、酸素、リン又は硫黄を含有する化合物の中から選択される。空素含有化合物としては、ニトリル、アミン、アミド等が挙げられ、具体的には、アセトニトリル、ビリジン、ジメチルビリジン、ジメチルホルムアミド、N-メチルホルムアミド、アニリン、ニトロベンゼン、テトラメチルエチレンジアミン、ジエチルアミン、イソプロピルアミン、ヘキサメチルジシラザン、ピロリドン等が挙げられる。

【0011】酸素含有化合物としては、エーステル、エーテル、ケトン、アルコール、アルデヒド等が挙げられ、具体的には、エチルアセテート、メチルアセテート、テトラヒドロフラン、ジオキサン、ジエチルエーテル、ジメトキシエタン、ジグライム、トリグライム、アセトン、メチルエチルケトン、メタノール、エタノール、アセトアルデヒド等が挙げられる。

【0012】リン含有化合物としては、ヘキサメチルホスホルムアミド、ヘキサメチルホスホラストリアミド、トリエチルホスファイト、トリブチルホスフィノキシド、トリエチルホスフィン等が例示される。一方、疏黄含有化合物としては、二硫化炭素、ジメチルスルホキシド、テトラメチレンスルホン、チオフェン、ジメチルスルトイド等が例示される。

【0013】従って、クロム化合物と電子供与体から成る錯体としては、ハロゲン化クロムのエーテル錯体、エーステル錯体、ケトン錯体、アルデヒド錯体、アルコール錯体、アミン錯体、ニトリル錯体、ホスフィン錯体、チオエーテル錯体などが挙げられる。具体的には、CrCl₃・3THF、CrCl₃・3dioxane、CrCl₃・(CH₃CO)₂n-C₂H₅、CrCl₃・C₂H₅等が挙げられる。

【0014】クロム化合物としては、炭化水素溶媒に可溶な化合物が好ましく、クロムの β -ジケトナート塩、カルボン酸塩、 β -ケトエステルのアニオンとの塩、 β -ケトカルボン酸塩、アミド錯体、カルボニル錯体、カルベン錯体、各種シクロペタジエニル錯体、アルキル錯体、フェニル錯体などが挙げられる。クロムの各種カルボニル錯体、カルベン錯体、シクロペタジエニル錯体、アルキル錯体、フェニル錯体としては、具体的には、Cr(CO)₆、(C₆H₅)₂Cr(CO)₄、(CO)₅Cr(=CC₆H₅)(OC₂H₅))、(CO)₅Cr(=CC₆H₅)(OC₂H₅))、CpCrCl₃(ここでCpはシクロペタジエニル基を示す)、(Cp*CrClCH₃)₂(ここでCp*はペンタメチルシクロペタジエニル基を示す)、(CH₃)₂CrC₁等が例示される。

【0015】クロム化合物は、無機酸化物などの錯体に担持して使用することも出来るが、錯体に担持せずに、他の触媒成分と組み合わせて使用するのが好ましい。すなわち、本発明において、クロム系触媒は、後述する特定の接触態様で使用されるが、斯かる態様によれば、クロム化合物の錯体への担持を行なわなくとも高い触媒活性が得られる。そして、クロム化合物を錯体に担持せずに使用する場合は、複雑な操作を伴う錯体への担持を省略でき、しかも、錯体の使用による総触媒使用量(錯体と触媒成分の合計量)の増大という問題を回避することができる。

【0016】本発明で使用するアミンは、1級または2級のアミンである。1級アミンとしては、エチルアミン、イソプロピルアミン、シクロヘキシルアミン、ベンジルアミン、アニリン、ナフチルアミン等が例示され、2級アミンとしては、ジエチルアミン、ジイソプロピルアミン、ジシクロヘキシルアミン、ジベンジルアミン、ビス(トリメチルシリル)アミン、モルホリン、イミダゾール、インドリン、インドール、ピロール、2,5-ジメチルピロール、3,4-ジメチルピロール、3,4-ジクロロピロール、2,3,4,5-テトラクロロピロール、2-アセチルピロール、ピラゾール、ピロリジン等が例示される。

【0017】本発明で使用するアミドとしては、1級または2級のアミンから誘導される金属アミドが挙げられ、例えば、上記の1級または2級のアミンとIA族、

5

IIA族、IIIA族およびIVB族から選択される金属との反応により得られるアミドが挙げられる。斯かる金属アミドとしては、具体的には、リチウムアミド、ナトリウムエチルアミド、カルシウムジエチルアミド、リチウムジイソプロピルアミド、カリウムベンジルアミド、ナトリウムビス(トリメチルシリル)アミド、リチウムイソドリド、ナトリウムビロライド、リチウムビロライド、カリウムビロライド、カリウムビロジド、アルミニウムエチルビロライド、エチアルミニウムジビロライド、アルミニウムトリビロライド等が挙げられる。

【0018】本発明においては、上記の2級のアミン、2級のアミンから誘導される金属アミド又はこれらの混合物が好適に使用される。特に、2級のアミンとしては、ビロール、2-,5-ジメチルビロール、3-,4-ジメチルビロール、3-,4-ジクロロビロール、2-,3-,4-,5-テトラクロロビロール、2-アセチルビロール、2級のアミンから誘導される金属アミドとしては、アルミニウムビロライド、エチアルミニウムビロライド、アルミニウムトリビロライド、ナトリウムビロライド、リチウムビロライド、カリウムビロライドが好適である。そして、ビロール誘導体の中、ビロール環に炭化水素基を有する誘導体が特に好ましい。

【0019】本発明で使用する前記以外のアミド又はイミド化合物としては、下記一般式(1)～(3)で表される化合物などが挙げられる。

【0020】

【化1】



【0021】一般式(1)中、M¹は、水素原子または周期律表のIA、IIA、IB、IIIA族から選ばれる金属元素であり、R¹は、水素原子、炭素数1～30のアルキル基、アルケニル基、アルキル基、置換基を有していてもよいアリール基、または、ヘテロ元素を含んでいてもよいアリール基、または、アシル基CO R²(R²はR¹と同じ定義であり、R¹と異なるてもよい)を表し、R²とR³は環を形成してもよい。*

R¹ = AI (OR²)_n H, X₁

【0028】一般式(4)中、R¹及びR²は、炭素数が通常1～15、好ましくは1～8の炭化水素基であつ

* 【0022】一般式(2)中、M²及びM³は、水素原子または周期律表のIA、IIA、IB、IIIA族から選ばれる金属元素であり、R⁴及びR⁵は、水素原子、炭素数1～30のアルキル基、アルケニル基、アルキル基、置換基を有していてもよいアリール基、または、ヘテロ元素を含んでいてもよいアリール基を表し、R⁴とR⁵は環を形成してもよく、Aは不飽和結合を含んでいてもよいアルケン基を表す。

【0023】一般式(1)又は一般式(2)で表されるアミド類としては、例えば、アセトアミド、N-メチルヘキサンアミド、スクシニアミド、マレアミド、N-メチルベンズアミド、イミダゾール-2-カルボンアミド、ジ-2-テノイルアミン、β-ラクタム、δ-ラクタム、ε-カプロラクタム、および、これらと周期律表のIA、IIA、IBまたはIIIA族の金属との塩が挙げられ。イミド類としては、例えば、1-,2-シクロヘキサンカルボキシド、スクシニアミド、フタルイミド、マレイミド、2-,4-,6-ビペリジントリオン、ペルヒドロアゼンマーク2、10-ジオン、および、これらと周期律表のIA、IIA、IBまたはIIIA族の金属との塩が挙げられる。

【0024】一般式(3)中、M⁴は、水素原子または周期律表のIA、IIA、IB、IIIA族から選ばれる金属元素であり、R⁶は、水素原子、炭素数1～30のアルキル基、アルケニル基、アルキル基、置換基を有していてもよいアリール基、または、ヘテロ元素を含んでいてもよいアリール基を表し、R⁷は、水素原子、炭素数1～30のアルキル基、アルケニル基、アルキル基、置換基を有していてもよいアリール基、ヘテロ元素を含んでいてもよいアリール基、または、SO₂R⁸基(R⁸はR¹と同じ定義であり、R⁸と異なっていてもよい)を表し、R⁶とR⁷は環を形成してもよい。

【0025】一般式(3)で示されるスルホニアミド類およびスルホニミド類としては、例えば、ベンゼンスルホニアミド、N-メチルメタンスルホニアミド、N-メチルトリフルオロメタンスルホニアミド、および、これらと周期律表のIA、IIA、IBまたはIIIA族の金属との塩が挙げられる。これらのアミド又はイミド化合物の中、一般式(1)で表される化合物が好ましく、特に、一般式(1)中のR²がアシル基CO R¹を表し、R¹とR²が環を形成しているイミド化合物が好ましい。

【0026】本発明において、アルキルアルミニウム化合物としては、下記一般式(4)で示されるアルキルアルミニウム化合物が好適に使用される。

【0027】

【化2】

… (4)

て互いに同一であっても異なっていてもよく、X₁はハロゲン原子を表し、mは0<m≤3、nは0≤n<3、p

$0 \leq p < 3$ 、 $q = 0 \leq q < 3$ のそれぞれの数であって、しかも、 $m+n+p+q=3$ である数を表す。

【0029】上記のアルキルアルミニウム化合物としては、例えば、下記一般式(5)で示されるトリアルキルアルミニウム化合物、一般式(6)で示されるハロゲン化アルキルアルミニウム化合物、一般式(7)で示され*



【0031】上記のアルキルアルミニウム化合物の具体例としては、トリメチルアルミニウム、トリエチルアルミニウム、トリソブチルアルミニウム、ジエチルアルミニウムモノクロリド、ジエチルアルミニウムエトキシド、ジエチルアルミニウムヒドリド等が挙げられる。これらの中、ボリマーの副生が少ないという点でトリアルキルアルミニウムが特に好ましい。アルキルアルミニウム化合物は、2種以上の混合物であってもよい。

【0032】本発明において、ハロゲン含有化合物としては、周期律表のIIIA、IIIB、IVA、IVB、VA、VB、VIB族の群から選ばれる元素を含むハロゲン含有化合物が好適に使用される。そして、ハロゲンとしては、塩素または臭素が好ましい。

【0033】上記のハロゲン含有化合物の具体例としては、塩化スカンジウム、塩化イットリウム、塩化ランタン、四塩化チタン、四塩化ジルコニウム、四塩化ハフニウム、三塩化ホウ素、塩化アルミニウム、ジエチルアルミニウムクロリド、エチルアルミニウムセスキクロリド、塩化ガリウム、四塩化炭素、クロロホルム、塩化メチレン、ジクロロエタン、トリクロロエタン、テトラクロロエタン、ヘキサクロロベンゼン、1, 3, 5-トリクロロベンゼン、ヘキサクロロシクロヘキサン、トリチルクロロド、四塩化シラン、トリメチルクロロシラン、四塩化ゲルマニウム、四塩化スズ、トリブチルスズクロリド、三塩化リン、三塩化アチモニン、トリヒルヘキサクロロアンチモネート、五塩化アンチモン、三塩化ビスマス、三塩化ホウ素、三塩化アルミニウム、四塩化炭素、プロモルム、プロモベンゼン、ヨードメタノン、四臭化ケイ素、ヘキサフルオロベンゼン、フッ化アルミニウム等が挙げられる。

【0034】上記のハロゲン含有化合物の中、ハロゲン原子の数が多いものが好ましく、また、反応溶媒に可溶の化合物が好ましい。特に好ましいハロゲン含有化合物の例としては、四塩化炭素、クロロホルム、ジクロロエタン、テトラクロロエタン、四塩化チタン、四塩化ゲルマニウム、四塩化スズ等が挙げられる。なお、ハロゲン含有化合物は、2種以上の混合物として使用することも出来る。

*るアルコキシアルキルアルミニウム化合物、一般式(8)で示される水素化アルキルアルミニウム化合物などが挙げられる。なお、各式中のR¹、XおよびR²の定義は前記と同じである。

【0030】

【化3】

【0035】本発明においては、クロム化合物(a)とアルキルアルミニウム化合物(c)とが予め接触しない態様でα-オレフィンとクロム系触媒とを接触させるのが好ましい。斯かる特定の接触態様により、選択的に三量化反応を行わせ、原料エチレンから1-ヘキセンを高収率で得ることが出来る。

【0036】上記の特定の接触態様は、具体的には、

- 20 (1) 触媒成分(b)及び(c)を含む溶液中にα-オレフィン及び触媒成分(a)を導入する方法、(2)触媒成分(a)及び(b)を含む溶液中にα-オレフィン及び触媒成分(c)を導入する方法、(3)触媒成分(a)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(b)及び(c)を導入する方法、(4)触媒成分(c)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(a)及び(b)を導入する方法、(5)α-オレフィン及び触媒成分(a)～(c)をそれぞれ同時にかた立反応系に導入する方法などによって行うことが出来る。そして、上記の各溶液は、通常、反応溶媒を使用して調製される。

- 【0037】また、ハロゲン含有化合物を使用する場合の上記の特定の接触態様としては、具体的には、(1)触媒成分(b)～(d)を含む溶液中にα-オレフィン及び触媒成分(a)を導入する方法、(2)触媒成分(a)、(b)及び(d)を含む溶液中にα-オレフィン及び触媒成分(c)を導入する方法、(3)触媒成分(a)及び(d)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(b)及び(c)を導入する方法、(4)触媒成分(c)及び(d)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(a)及び(b)を導入する方法、(5)触媒成分(a)及び(b)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(c)及び(d)を導入する方法、(6)触媒成分(b)及び(c)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(a)及び(d)を導入する方法、(7)触媒成分(c)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(a)、(b)及び(d)を導入する方法、(8)触媒成分(a)を含む溶液中にα-オレフィン、触媒成分(b)～(d)を導入する方法、(9)α-オレフィン及び触媒成分(a)～(d)をそれぞれ同時にかた立反応系に導入する方法などによって行うことが出来ることも出来る。

る。そして、上記の各溶液は、通常、反応溶媒を使用して調製される。

【0038】なお、本発明において、「クロム化合物とアルキルアルミニウム化合物とが予め接触しない態様」とは、反応の開始時のみならず、その後の追加的な α -オレフイン及び触媒成分の反応器への供給においても斯かる態様が維持されることを意味する。しかし、上記の特定の態様は、触媒の調製の際に要求される好ましい態様であり、触媒が調製された後は無関係である。従って、反応系から回収された触媒は、上記の好ましい態様に反することなくサイクリーすることが出来る。

【0039】クロム化合物とアルキルアルミニウム化合物とが予め接触する態様でクロム系触媒を使用した場合に α -オレフインの低重合反応の活性が低くなる理由は、未だ詳らかではないが、次の様に推定される。

【0040】すなわち、クロム化合物とアルキルアルミニウム化合物を接触させた場合、クロム化合物に配位している配位子とアルキルアルミニウム化合物中のアルキル基との間で配位子交換反応が進行すると考えられる。そして、斯かる反応によって生成するアルキル-クロム化合物は、通常の方法で得られるアルキル-クロム化合物と異なり、それ自身不安定である。そのため、アルキル-クロム化合物の分解還元反応が優先して進行し、その結果、 α -オレフインの低重合反応に不適当な脱メタル化が惹起され、 α -オレフインの低重合反応の活性が低下する。

【0041】本発明において、原料 α -オレフインとしては、炭素数が2~3の置換または非置換の α -オレフインが使用される。具体的には、エチレン、プロピレン、1-ブテン、1-ヘキサン、1-オクテン、3-メチル-1-ブテン、4-メチル-1-ブテン等が挙げられる。特に、原料 α -オレフインとしてエチレンが好適であり、エチレンからその三量体である1-ヘキサンを高収率かつ高選択性で得ることが出来る。

【0042】本発明において、反応溶媒としては、ブタン、ベンタン、3-メチルベンタン、ヘキサン、ヘプタン、2-メチルヘキサン、オクタン、シクロヘキサン、メチルシクロヘキサン、2, 2, 4-トリメチルベンタン、デカリニン等の炭素数1~2の鎖状または脂環式の飽和炭化水素、ベンゼン、トルエン、キシレン、エチルベンゼン、メチルベンゼン、テトラリーン等の芳香族炭化水素などが使用される。これらは、単独で使用する他、混合溶媒として使用することも出来る。

【0043】また、反応溶媒として、反応原料の α -オレフインそれ自体または主原料以外の α -オレフインを使用することも出来る。反応溶媒としては、炭素数が4~3の α -オレフインが使用されるが、常温で液状の α -オレフインが特に好ましい。

【0044】特に、反応溶媒としては、炭素数が4~10の鎖状飽和炭化水素または脂環式飽和炭化水素が好ま

しい。これらの溶媒を使用することにより、ポリマーの副生を抑制することが出来る。更に、脂肪族炭化水素を使用した場合は、高い触媒活性が得られると言う利点がある。

【0045】本発明において、クロム化合物の使用量は、溶媒1リットル当たり、通常 $1.0 \times 10^{-7} \sim 0.5 \text{ mol}$ 、好ましくは $1.0 \times 10^{-6} \sim 0.2 \text{ mol}$ 、更に好ましくは $1.0 \times 10^{-5} \sim 0.05 \text{ mol}$ の範囲とされる。一方、アルキルアルミニウム化合物の使用量は、クロム化合物 1 mol 当たり、通常 5 mmol 以上であるが、触媒活性および三量体の選択性の観点から、 0.1 mol 以上とするのがよい。そして、上限は、通常 $1.0 \times 10^4 \text{ mol}$ である。また、アミン、アミド又はイミドの各使用量は、クロム化合物 1 mol 当たり、通常 0.001 mol 以上であり、好ましくは $0.005 \sim 1.000 \text{ mol}$ 、更に好ましくは $0.01 \sim 1.00 \text{ mol}$ の範囲とされる。また、ハロゲン含有化合物の使用量は、アミン、アミド又はイミドの使用量と同一の範囲とされる。

【0046】本発明においては、クロム化合物(a)、アミン、アミド及びイミドの群から選ばれる1種以上の化合物(b)、アルキルアルミニウム化合物(c)及びハロゲン含有化合物(d)のモル比(a):(b):(c):(d)は1:0.1~10:1~1000:0.1~20が好ましく、1:1~5:5~50:1~10が特に好ましい。斯かる特定条件の結合により、 α -オレフイン低重合体として、例えば、ヘキセンを90%以上(全生成量に対する割合)の收率で製造することが出来、しかも、ヘキセン中の1-ヘキサンの含有量を99%以上に高めることが出来る。

【0047】反応温度は、通常 $0 \sim 250^\circ\text{C}$ 、好ましくは $0 \sim 150^\circ\text{C}$ 、更に好ましくは $20 \sim 100^\circ\text{C}$ である。一方、反応圧力は、常圧ないし $250 \text{ kg}/\text{cm}^2$ の範囲から選択し得るが、通常は、 $100 \text{ kg}/\text{cm}^2$ の圧力で十分である。そして、滞留時間は、通常1分から20時間、好ましくは0.5~6時間の範囲とされる。反応時に水素を共存させるならば、触媒活性および三量体の選択性の向上が認められるので好ましい。また、水素の共存により、副生するポリマーの性状が付着性の少ない粉状となる効果も得られる。共存させる水素の量は、水素分圧として、通常 $0.1 \sim 100 \text{ kg}/\text{cm}^2$ 、好ましくは $1.0 \sim 80 \text{ kg}/\text{cm}^2$ の範囲とされる。

【0048】本発明において反応器から抜出した反応液を脱ガス槽にて脱ガスさせ、反応液に溶解していた副生ポリマーを析出させる。この時反応液の温度は 80°C 以下、好ましくは $20 \sim 80^\circ\text{C}$ に維持する。 80°C 以上だと副生ポリマーが反応液中に溶解するので好ましくない。

【0049】本発明の特徴は、反応後の反応液から副生

II

ポリマーを析出させて分離除去した後、該反応液から各成分を蒸留分離し触媒成分を濃縮して分離する点にある。触媒成分と副生ポリマーを含有した反応液を蒸留塔へ供給して、触媒成分と副生ポリマーを濃縮分離することもできるが、その場合は副生ポリマーにより安定な運転が出来なくなる恐れがある。これに対し、本発明の場合、副生ポリマーを析出させ蒸留分離装置で副生ポリマーを分離するため、蒸留塔で閉塞等のトラブルを起こすこともなく、安定な運転が可能となる。

【0050】本発明において、析出した副生ポリマーの分離除去は公知の固液分離装置を適宜使用して行われる。固液分離装置としては濾過機または遠心分離機を使用するのが好ましい。本発明において、副生ポリマーを分離除去した反応液は、通常蒸留分離によって精製される。例えば、 α -オレフィンカチレンの場合、 α -オレフィン低重合体として1-ヘキセンが得られるが、この場合は、エチレンを分離する脱工チレン塔、次いで、1-ヘキセンを分離する脱ヘキサン塔、及び脱溶媒塔により精製を行い、触媒成分は脱溶媒塔のボトムで濃縮して分離除去される。

【0051】脱工チレン塔は、通常、理論段数5~30、塔内圧力を大気圧以上、好ましくは大気圧以上1.0 Kgf/cm²以下、還流比を0.1~1.0、好ましくは0.3~5の範囲で運転される。脱ヘキサン塔は、通常、理論段数5~30、塔内圧力を5 Kgf/cm²以下、好ましくは大気圧以下、還流比を0.1~1.0、好ましくは1~5の範囲で運転される。脱溶媒塔、例えば脱ヘブタン塔は、通常、理論段数5~30、塔内圧力を大気圧以下、好ましくは50.0 mHg以下、還流比を0.1~1.0、好ましくは1~5の範囲で運転される。

【0052】本発明においては、特に、エチレンから高純度の1-ヘキセンを工業的に製造することが出来る。

そして、公知の重合触媒を使用した重合反応により、本発明の製造方法で得られた1-ヘキセンから有用な樹脂であるL-LDPEを製造することが出来る。*

*【0053】

【実施例】以下、本発明を実施例および比較例により更に詳細に説明するが、本発明は、その要旨を超えない限り以下の実施例に限定されるものではない。

実施例1

完全混合槽型反応器、脱ガス槽、遠心分離機、エチレン蒸留塔、ヘキサン蒸留塔、ヘブタン蒸留塔から成り、反応器と脱ガス槽との間には、脱ガスされたエチレンを反応器に循環する圧縮機を備えたプロセスに従って、エチレンの連続低重合反応を行った。なお、完全混合槽型反応器としては、2本の供給管を備えた2 Lのオートクレーブを使用し、遠心分離機としては、「シャーベース、スーパーデカンター」(巴工業(株)製商品名)を使用した。また、エチレン蒸留塔の段数は15段、ヘキサン蒸留塔およびヘブタン蒸留塔の各段数は20段である。

【0054】完全混合槽型反応器の一方の供給管からエチレンと共にクロム(III)-2-エチルヘキサノエート(Cr(2EHA)i)のn-ヘブタン溶液と1,1,2,2-テトラクロロエタンのn-ヘブタン溶液とを連続的に供給し、他方の供給管から2,5-ジメチルピロールのn-ヘブタン溶液とトリエチルアルミニウムのn-ヘブタン溶液とを連続的に供給した。

【0055】反応器から連続的に抜き出された反応液は、脱ガス槽に供給された。脱ガスされた反応液は、遠心分離機にて副生ポリマーを除去した。上澄み液は順次、エチレン蒸留塔、ヘキサン蒸留塔、ヘブタン蒸留塔にて処理された。触媒成分は脱溶媒塔のボトムから排出され処理された。一方、脱ガス槽にて脱ガスされたエチレンは、圧縮機にて昇圧されて反応器に循環され、また、ヘブタン蒸留塔にて分離されたn-ヘブタンは、循環パイプを経て反応器に循環された。表-1に上記のプロセスにおける各ユニットの運転条件を示す。また、表-2に上記のプロセスにおけるマスバランスを示す。

【0056】

【表1】

表-1

反応器	80℃×3.5 Kgf/cm ² G
脱ガス槽	60℃×5 Kgf/cm ² G
エチレン蒸留塔	塔頂圧力 5 Kgf/cm ² G
ヘキサン蒸留塔	還流比 (R/D) 0.5 塔頂圧力 7.6 0 mmHg
ヘブタン蒸留塔	還流比 (R/D) 3.0 塔頂圧力 7.6 0 mmHg 還流比 (R/D) 3.0

【0057】

【表2】

表-2

	反応液 2611g/l/hr (wt%)	脱ガス槽液 2262g/l/hr (wt%)	カラーレ 2262g/l/hr (wt%)	バランシング塔頂出液 130.4 (wt%)
Cr(2BHA),	0.002	0.0028	0.0028	0.049
2,5-ジメチルペール	0.001	0.0017	0.0017	0.029
トリエチルアミン	0.009	0.010	0.010	0.175
テトラクロロエタン	0.004	0.005	0.005	0.086
ヘキサン	30.9	35.8	35.8	—
エタノール	13.6	0.27	0.27	—
1-ヘキサン	50.4	58.2	58.2	—
高沸点成分	4.99	5.75	5.75	99.7
酢酸	0.010	0.011	—	—

【0058】上記のプロセスにおける運転は、触媒成分を容易に濃縮分離しながら安定に行なうことが出来た。

【0059】

【発明の効果】本発明によれば、クロム系触媒を使用し

た α -オレフィン低重合体の製造方法であって、コンパクト化されたプロセスにより副生ポリマーと触媒成分を効率的に分離し得る様に改良された α -オレフィン低重合体の工業的に有利な製造方法が提供される。

フロントページの続き

(72)発明者 坪井 明男

岡山県倉敷市潮通三丁目10番地 三菱化学

株式会社水島事業所内